

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

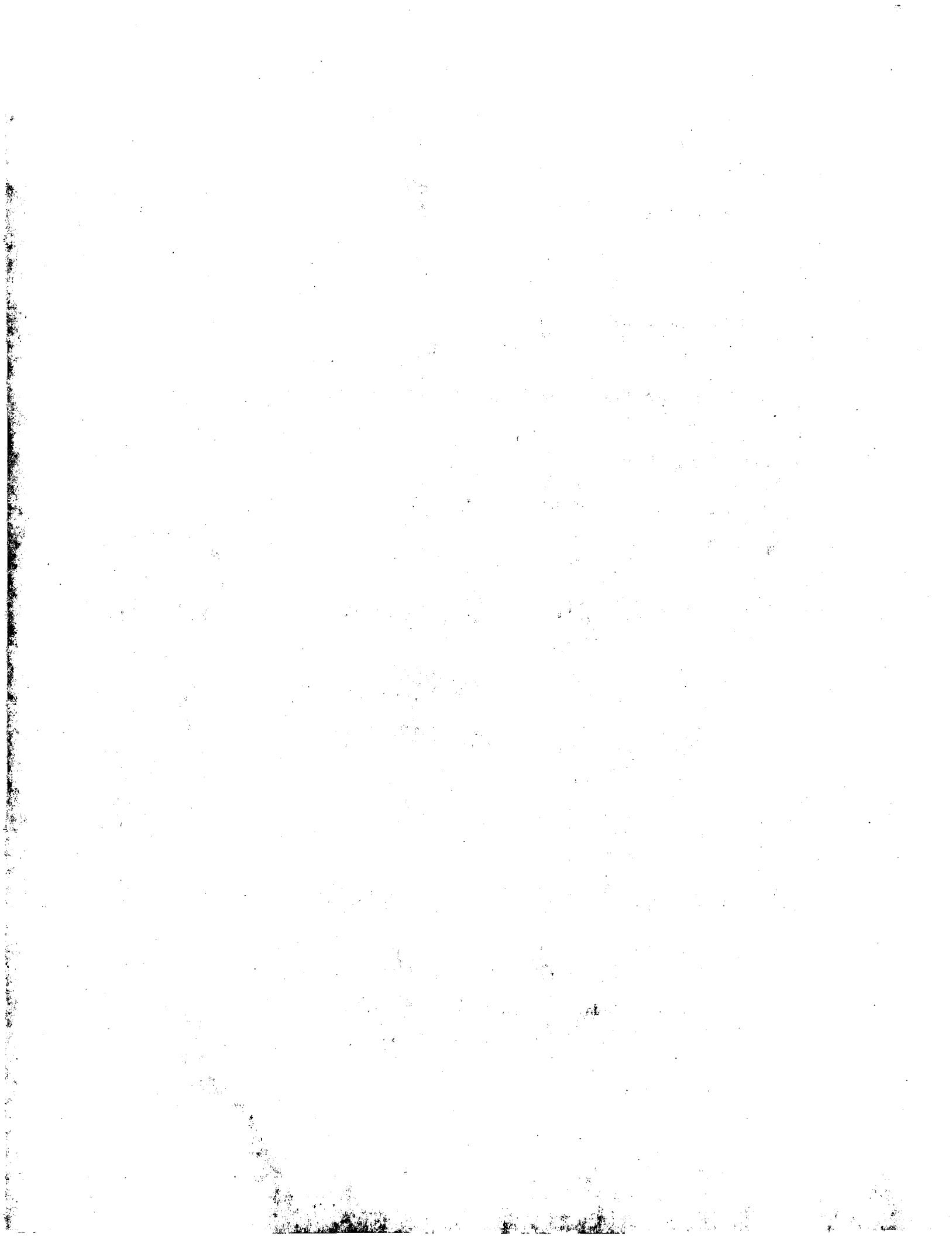
Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

**As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problem Mailbox.**



(19)



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



(11)

EP 0 733 650 A1

(12)

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

(43) Date de publication:
25.09.1996 Bulletin 1996/39

(51) Int. Cl.⁶: C08F 4/623, C08F 10/02

(21) Numéro de dépôt: 96200514.6

(22) Date de dépôt: 28.02.1996

(84) Etats contractants désignés:
AT BE DE ES FR GB IT NL PT SE

• Zandonà, Nicola
B-1410 Waterloo (BE)

(30) Priorité: 13.03.1995 BE 9500216

(74) Mandataire: Marckx, Frieda et al
Solvay S.A.

(71) Demandeur: SOLVAY (Société Anonyme)
B-1050 Bruxelles (BE)

Département de la Propriété Industrielle
310, rue de Ransbeek
1120 Bruxelles (BE)

(72) Inventeurs:

• Lhost, Olivier
B-7000 Mons (BE)

(54) Solide catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène, procédé pour sa préparation, système catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène et procédé de (co)polymérisation d'éthylène

(57) Solide catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène comprenant un support inorganique, un métallocène d'un métal de transition, un agent ionisant et un composé d'un métal du groupe VIB du tableau périodique. Procédé de préparation d'un tel solide catalytique selon lequel on prépare, dans une première étape, un solide comprenant un support inorganique et un composé d'un métal du groupe VIB et on y incorpore, dans une deuxième étape, un composé à base d'un métallocène de métal de transition et un composé à base d'un agent ionisant.

Système catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène obtenu par mise en contact du solide catalytique précité avec un composé organométallique. Procédé de polymérisation d'oléfines dans lequel on utilise ce système catalytique.

Description

La présente invention concerne un solide catalytique mixte pour la (co)polymérisation d'éthylène contenant à la fois un métallocène et un catalyseur d'un métal du groupe VIB du tableau périodique, en particulier du chrome. Elle concerne en outre un procédé de préparation de ce solide catalytique, un système catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène comprenant ce solide catalytique et un procédé de (co)polymérisation d'éthylène au moyen du système catalytique.

Différents types de catalyseurs sont connus pour la polymérisation d'éthylène tels que par exemple les catalyseurs à base de chrome, les catalyseurs à base de titane ou les métallocènes, les caractéristiques du polyéthylène obtenu étant déterminées notamment par la nature du catalyseur utilisé.

Afin d'obtenir un copolymère d'alpha-oléfines de large distribution des masses moléculaires, on a déjà proposé dans la demande de brevet PCT-A-92/15619 d'utiliser un procédé en deux étapes dans lequel on polymérisé au moins deux alpha-oléfines dans la première étape au moyen d'un métallocène et d'un aluminoxane et on poursuit la polymérisation dans la deuxième étape en présence du polymère issu de la première étape. Ce procédé connu nécessite une installation complexe comportant deux réacteurs de polymérisation reliés entre eux.

Par ailleurs, dans la demande de brevet EP-A-339571 on propose d'utiliser un catalyseur comprenant :

- (a) un composé de chrome déposé sur un support poreux en oxyde inorganique,
- (b) un composé de métal de transition (tel que par exemple le biscyclopentadiényldichlorozirconium), et
- (c) un aluminoxane;

pour la fabrication de polyéthylène de large distribution des masses moléculaires. L'utilisation de ce catalyseur connu pour la polymérisation d'éthylène présente l'inconvénient de conduire, dans certaines conditions, à des polyéthylènes d'indice de fluidité trop faible pour pouvoir être mis en oeuvre dans des procédés tels que l'injection, le soufflage, etc.

La présente invention vise à remédier aux inconvénients précités en fournissant un solide catalytique nouveau permettant l'obtention de polyéthylènes de large distribution des masses moléculaires et d'indice de fluidité relativement élevé, qui sont aptes à la mise en oeuvre ultérieure aisée dans des procédés tels que l'injection etc.

A cet effet, l'invention concerne un solide catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène comprenant au moins un support inorganique, au moins un métallocène d'un métal de transition, au moins un agent ionisant et au moins un composé d'un métal du groupe VIB du tableau périodique.

Une caractéristique importante de l'invention réside dans la combinaison de deux catalyseurs de nature différente et connus en tant que tels dans un seul solide catalytique, à savoir un métallocène à base d'un métal de transition (qui est ionisé sous l'effet d'un agent ionisant) et un catalyseur à base d'un métal du groupe VIB du tableau périodique. La demanderesse a constaté que ces deux catalyseurs sont compatibles de manière à ce qu'ils peuvent être activés simultanément en présence l'un de l'autre pour la (co)polymérisation d'éthylène.

Une des caractéristiques essentielles de l'invention réside dans l'utilisation d'un agent ionisant qui a pour fonction d'ioniser le métallocène et de le rendre ainsi actif en (co)polymérisation d'éthylène. La demanderesse a constaté que l'utilisation d'un métallocène à l'état ionisé (formé sous l'effet de l'agent ionisant) en combinaison avec un catalyseur au chrome permet généralement d'obtenir des polyéthylènes d'indice de fluidité plus élevé (et donc plus faciles à mettre en oeuvre) par rapport aux catalyseurs connus de ce type dans lesquels le métallocène n'est pas ionisé, lorsqu'ils sont utilisés dans les mêmes conditions de polymérisation.

Selon l'invention, on entend désigner par agent ionisant, un composé comprenant une première partie qui présente les propriétés d'un acide de Lewis et qui est capable d'ioniser le métallocène en un métallocène cationique, et une deuxième partie, qui est inerte vis-à-vis du métallocène ionisé, et qui est capable de stabiliser le métallocène ionisé.

L'agent ionisant peut être un composé ionique comprenant un cation présentant les propriétés d'un acide de Lewis, et un anion constituant la deuxième partie précitée de l'agent ionisant. Les anions ayant conduit à de très bons résultats sont les anions organoboriques. On entend désigner par anion organoborique un anion dérivé du bore, dans lequel l'atome de bore est lié à 4 substituants organiques. Des exemples d'acides de Lewis cationiques sont le carbénium, le sulfonium, l'oxonium, l'anilinium, l'ammonium et le cation de lithium. Le carbénium est préféré. On peut citer comme exemples d'agents ionisants ioniques, le triphénylcarbénium tétrakis-(pentafluorophényl)borate, le N,N-diméthylanilinium tétrakis(pentafluorophényl)borate, le tri(n-butyl)ammonium tétrakis(pentafluorophényl)borate et le lithiumtétrakis(pentafluorophényl)borate.

En variante, l'agent ionisant peut également être un composé nonionique capable de transformer le métallocène en métallocène ionisé. A cet effet, l'agent ionisant est lui-même transformé en un anion qui est inerte vis-à-vis du métallocène cationique et qui est capable de stabiliser celui-ci. On peut citer comme exemples d'agent ionisant nonionique, le tri(pentafluorophényl)bore, le triphénylbore, le triméthylbore, le tri(triméthylsilyl)borate et les organoboroxines.

L'agent ionisant est de préférence sélectionné parmi le triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate et le tri(pentafluorophényl)bore. Le triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate convient particulièrement bien.

Dans le solide catalytique selon l'invention, le métallocène est habituellement choisi parmi les composés de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$, dans laquelle

- C_p et C_p' désignent chacun un radical hydrocarboné insaturé coordonné à l'atome central M, les groupes C_p et C_p' pouvant être liés par un pont covalent,
- M désigne le métal de transition, qui est choisi parmi les groupes IIIB, IVB, VB et VIB du tableau périodique,
- a, b, x et z désignent des nombres entiers tels que $(a + b + x + z) = m$, $x > 0$, $z \geq 0$ et a et/ou b $\neq 0$,
- m désigne la valence du métal de transition M,
- X désigne un halogène, et
- Z désigne un radical hydrocarboné pouvant éventuellement comprendre de l'oxygène ou un radical silyl de formule $(-R_1-Si-R'R''R''')$ où
- R désigne un groupe alkyle, alkényle, aryle, alkoxy ou cycloalkyle éventuellement substitué comprenant jusqu'à 20 atomes de carbone,
- R' , R'' et R''' sont identiques ou différents et désignent chacun un halogène ou un groupe alkyle, alkényle, aryle, alkoxy ou cycloalkyle éventuellement substitué comprenant jusqu'à 20 atomes de carbone,
- t désigne 0 ou 1.

De préférence, le métal de transition est sélectionné parmi le scandium, le titane, le zirconium, l'hafnium et le vanadium. Le zirconium convient particulièrement bien.

Les groupes C_p et C_p' représentent chacun avantageusement un groupe mono- ou polycyclique éventuellement substitué comprenant de 5 à 50 atomes de carbone liés par des doubles liaisons conjuguées. Comme exemple typique on peut citer le radical cyclopentadiényle, indényle ou fluorényle ou un dérivé substitué de ce radical. Les groupements substitués peuvent être choisis parmi les radicaux hydrocarbonés comprenant jusqu'à 10 atomes de carbone. Un des groupes C_p et C_p' ou les deux groupes peuvent également représenter un radical dérivé d'un élément choisi parmi le groupe VA du tableau périodique, par exemple l'azote ou le phosphore.

On peut citer comme exemples de métallocènes de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$, dans le cas où z est égal à 0, les métallocènes de scandium mono- et dihalogénés tels que le chlorodi(cyclopentadiényl)scandium et le dichloro(indényle)scandium, les métallocènes de titane mono-, di- et trihalogénés tels que le chlorotri(pentaméthylcyclopentadiényl)titane, le dibromodi(méthylcyclopentadiényl)titane et le trichloro(cyclopentadiényl)titane, les métallocènes de zirconium mono-, di- et trihalogénés tels que le dichlorodi(cyclopentadiényl)zirconium, le iodotri(cyclopentadiényl)zirconium, le dibromo(cyclopentadiényl-1-indényle)zirconium, le trichloro(fluorényle)zirconium, les métallocènes d'hafnium mono-, di- et trihalogénés et les métallocènes de vanadium mono-, di- et trihalogénés tels que le chlorotri(cyclopentadiényl)vanadium, le dichlorodi(éthylcyclopentadiényl)vanadium et le trichloro(éthylindényle)vanadium.

Dans le cas où z est différent de 0 et où Z est un radical hydrocarboné, le métallocène de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$ peut par exemple être choisi parmi le chloro(cyclopentadiényl)éthylscandium, le dibromo(méthylcyclopentadiényl)butyltitane, le chloro(indényle)isopropyltitane et le dichloro(fluorényle)hexylzirconium.

Dans le cas où z est différent de 0 et où Z est un radical silyl de formule $(-R_1-Si-R'R''R''')$, le métallocène de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$ peut par exemple être choisi parmi ceux comprenant comme radical silyl, l'allyldiméthylchlorosilyl, l'allylméthylidéthoxysilyl, le 5-(dicycloheptényl)trichlorosilyl, le 2-bromo-3-triméthylsilyl-1-propényl, le 3-chloropropyldiméthylvinylsilyl, le 2-(3-cyclohexényl)éthyltriméthoxysilyl et le diphenylvinylchlorosilyl.

Les métallocènes ayant un pont covalent reliant les deux groupes C_p et C_p' peuvent contenir à titre de groupement de pontage un groupe alkylène pouvant éventuellement comprendre de l'oxygène, alkényle, arylalkylène, alkylarylène, arylalkényle, éventuellement halogéné ou un radical dérivé d'un élément choisi parmi les groupes IIIA, IVA, VA et VIA du tableau périodique, tel que le bore, l'aluminium, le silicium, le germanium, l'étain, l'azote, le phosphore et le soufre. L'éthylène, le diméthylsilylène, le diméthylméthylène conviennent particulièrement bien.

Les métallocènes de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$ préférés sont ceux dans lesquels les groupes C_p et C_p' sont choisis parmi les radicaux cyclopentadiényle, indényle et fluorényle. De bons résultats sont obtenus avec ceux dont les groupes C_p et C_p' sont liés par un pont covalent du type alkylène. Les métallocènes dont le métal de transition est choisi parmi le titane, le zirconium et l'hafnium conviennent très bien. On obtient des résultats particulièrement satisfaisants avec les métallocènes dérivés du zirconium.

Dans le solide catalytique selon l'invention, le métal du groupe VIB du tableau périodique est de préférence le chrome. Le composé de chrome peut être choisi parmi les composés inorganiques ou organiques de chrome dans lesquels le chrome est à l'état hexavalent, trivalent ou bivalent. On peut citer comme exemples de composés de chrome les oxydes de chrome et les sels de chrome tels que l'acétate de chrome, le chlorure de chrome, le sulfate de chrome, les chromates, les bichromates ou l'acétylacétonate de chrome. Il peut par exemple s'agir de composés de chrome hexavalent obtenus par oxydation d'un composé de chrome dans lequel le chrome se trouve à un état réduit, l'oxydation pouvant éventuellement être réalisée en présence d'un support inorganique. Il peut aussi s'agir de composés de chrome tri- ou bivalent obtenus par réduction de composés de chrome hexavalent, éventuellement en présence d'un support inorganique.

Dans le solide catalytique selon l'invention, les quantités de métallocène et de composé d'un métal du groupe VIB présentes dépendent des caractéristiques souhaitées du (co)polymère d'éthylène. Lorsque l'on souhaite obtenir un (co)polymère d'éthylène ayant des propriétés proches de celles qui sont propres aux catalyseurs à base d'un métal du groupe VIB, il est souhaitable que le rapport molaire métal du groupe VIB/métal de transition soit élevé. Par contre, si l'on souhaite obtenir des propriétés proches de celles conférées par les métallocènes, il est préférable que ce rapport soit faible. Le métallocène et le composé d'un métal du groupe VIB sont généralement présents dans des quantités telles que le rapport molaire métal du groupe VIB/métal de transition est d'au moins 0,001, en particulier d'au moins 0,01, les rapports d'au moins 0,1 étant les plus avantageux. Le rapport molaire métal du groupe VIB/métal de transition est le plus souvent d'au plus 100, plus précisément d'au plus 50, les rapports d'au plus 10 étant recommandés, par exemple d'environ 1 à environ 3,5.

Le support inorganique du solide catalytique selon l'invention peut par exemple être choisi parmi les halogénures métalliques, tels que le chlorure de magnésium, parmi les oxydes métalliques, tels que les oxydes de silicium, d'aluminium, de titane, de zirconium, de thorium, leurs mélanges et les oxydes mixtes de ces métaux tels que le silicate d'aluminium et le phosphate d'aluminium. Le support peut éventuellement être traité avec un composé fluoré. La silice, l'alumine, le chlorure de magnésium, le phosphate d'aluminium et les mélanges de silice, d'alumine et de phosphate d'aluminium conviennent bien. Les supports contenant simultanément de la silice (X), de l'alumine (Y) et du phosphate d'aluminium (Z) sont avantageux, en particulier ceux dont le rapport molaire (X):(Y):(Z) est de (10 à 95):(1 à 80):(1 à 85), plus précisément de (20 à 80):(1 à 60):(5 à 60).

Le support présente généralement une granulométrie caractérisée par un diamètre moyen D d'au moins 10 µm, en particulier d'au moins 20 µm, les diamètres d'au moins 40 µm étant les plus courantes. Le diamètre est habituellement d'au plus 1000 µm, typiquement d'au plus 500 µm, les valeurs d'au plus 200 µm étant recommandées. Le plus souvent, la granulométrie est en outre caractérisée par un écart type σ d'au moins 10 µm, plus précisément d'au moins 20 µm. L'écart type est couramment d'au plus 50 µm, avantageusement d'au plus 40 µm.

Le support présente avantageusement une surface spécifique mesurée par la méthode volumétrique BET de la norme britannique BS 4359/1 (1984) d'au moins 100 m²/g, plus spécialement d'au moins 180 m²/g, les valeurs d'au moins 220 m²/g étant les plus avantageuses. La surface spécifique est couramment d'au plus 800 m²/g, le plus souvent d'au plus 700 m²/g, les valeurs d'au plus 650 m²/g étant favorables.

Dans la plupart des cas, le support est en outre caractérisé par un volume poreux d'au moins 1,5 cm³/g, en particulier d'au moins 2,0 cm³/g, les valeurs d'au moins 2,2 cm³/g étant les plus courantes. Le volume poreux est habituellement d'au plus 5,0 cm³/g, de préférence d'au plus 4,5 cm³/g, les valeurs d'au plus 4,0 cm³/g étant recommandées. Le volume poreux est la somme du volume poreux mesuré par la méthode de pénétration à l'azote (BET) selon la technique volumétrique décrite dans la norme britannique BS 4359/1 (1984), et du volume poreux mesuré par la méthode de pénétration au mercure au moyen du porosimètre de type PORO 2000 commercialisé par CARLO ERBA CO, selon la norme belge NBN B 05-202 (1976).

Le solide catalytique selon l'invention comprend avantageusement le support en une quantité d'au moins 0,01 % en poids par rapport au poids total du support inorganique et du composé de métal du groupe VIB, de préférence d'au moins 0,1 % en poids, les valeurs d'au moins 0,2 % en poids étant les plus courantes; la quantité du support n'excède habituellement pas 2 % en poids, en particulier pas 1,5 % en poids, les valeurs d'au plus 1 % en poids étant recommandées.

Il va de soi que le solide catalytique selon l'invention peut comprendre plus d'un métallocène, plus d'un agent ionisant, plus d'un support et/ou plus d'un composé d'un métal du groupe VIB.

Le solide catalytique selon l'invention présente l'avantage de permettre l'obtention de (co)polymères d'éthylène présentant un indice de fluidité élevé et une distribution des masses moléculaires large facilitant ainsi leur mise en oeuvre sans difficultés dans tous les procédés classiques de fabrication d'objets façonnés tels que les procédés d'extrusion, d'extrusion-soufflage, d'extrusion-thermoformage et d'injection. Le solide catalytique selon l'invention permet également l'obtention de (co)polymères d'éthylène de bonnes propriétés rhéologiques.

Le solide catalytique selon l'invention peut être obtenu par tout moyen connu adéquat. En particulier le solide catalytique selon l'invention est fabriqué au moyen d'un procédé selon lequel on prépare, dans une première étape, un solide comprenant un support inorganique et un composé d'un métal du groupe VIB et on y incorpore, dans une deuxième étape, un composé à base d'un métallocène de métal de transition et un composé à base d'un agent ionisant.

Dans le procédé selon l'invention le solide comprenant un support et un composé de métal du groupe VIB peut être obtenu de toute manière connue adéquate. Il peut par exemple être obtenu par imprégnation du support avec une solution aqueuse ou organique d'un composé de métal du groupe VIB, suivie d'un séchage en atmosphère oxydante. On peut utiliser à cet effet un composé de métal du groupe VIB choisi parmi les sels solubles tels que l'acétate, le chlorure, le sulfate (en particulier, lorsque le métal est le chrome, les chromates et les bichromates) en solution aqueuse, ou tel que l'acétylacétone en solution organique. Après l'imprégnation du support avec le composé de métal du groupe VIB, le support imprégné est avantageusement activé en le chauffant à une température de 400 à 1000 °C pour transformer une partie au moins du métal en métal hexavalent. Ensuite, le métal hexavalent peut éventuellement être réduit au

moins partiellement par un agent réducteur tel que par exemple le monoxyde de carbone ou l'éthylène. Le composé de métal du groupe VIB mis en oeuvre peut aussi être prépolymérisé.

Le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB peut avantageusement être obtenu au moyen d'un mélange mécanique d'un support avec un composé solide d'un métal du groupe VIB en l'absence d'un liquide, par exemple de l'acétylacétonate du métal. Ensuite, ce mélange est avantageusement préactivé à une température inférieure à la température de fusion du composé de métal du groupe VIB avant de l'activer conventionnellement comme décrit ci-dessus.

En variante, le composé d'un métal du groupe VIB peut également être incorporé au support pendant la fabrication de celui-ci de manière à obtenir une dispersion homogène du métal dans le support.

Dans le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB, le métal est généralement présent en une proportion d'au moins 0,05 % en poids sur base du poids total du solide, en particulier d'au moins 0,1 % en poids, les valeurs d'au moins 0,25 % en poids étant les plus avantageuses. La proportion de métal est le plus souvent d'au plus 10 % en poids sur base du poids total du solide, plus précisément d'au plus 5 % en poids, les valeurs d'au plus 2 % en poids étant les plus courantes.

Dans la deuxième étape du procédé selon l'invention l'incorporation du composé à base d'un métallocène et celle du composé à base d'un agent ionisant peuvent être effectuées simultanément ou séparément. Dans ce dernier cas, le composé à base d'un métallocène et le composé à base d'un agent ionisant peuvent être ajoutés dans un ordre quelconque.

Dans la deuxième étape du procédé selon l'invention l'incorporation peut être réalisée par tout moyen connu adéquat. Lorsque l'on ajoute simultanément le composé à base d'un métallocène et le composé à base d'un agent ionisant, on préfère l'effectuer par mélange avec le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB dans un milieu hétérogène. Par "milieu hétérogène" on entend désigner aux fins de la présente invention un milieu comprenant le solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB, le composé à base d'un agent ionisant et le composé à base d'un métallocène, dans lequel au moins 80 % (de préférence au moins 95 %) d'un au moins de ces deux derniers composés et au moins 80 % (de préférence au moins 95 %) du solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB se trouvent à l'état solide. Ce milieu hétérogène peut être essentiellement solide et obtenu en mélangeant, en l'absence d'un liquide, les deux composés précités à l'état solide avec le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB, généralement à l'état de poudres. En variante, le milieu hétérogène peut contenir une phase liquide et être constitué d'une suspension comprenant un liquide organique dans lequel au moins 80 % (de préférence au moins 95 %) d'un au moins des deux composés (le composé à base d'un agent ionisant et le composé à base d'un métallocène) et au moins 80 % (de préférence 95 %) du solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB sont insolubles. Comme liquide organique on peut utiliser un hydrocarbure aliphatique choisi parmi les alcanes linéaires (par exemple le n-butane, le n-hexane et le n-heptane), les alcanes ramifiés (par exemple l'isobutane, l'isopentane, l'isoctane et le 2,2-diméthylpropane), et les cycloalcanes (par exemple le cyclopentane et le cyclohexane). Les hydrocarbures aromatiques monocycliques tels que le benzène et ses dérivés, par exemple le toluène, et les hydrocarbures aromatiques polycycliques, chaque cycle pouvant être substitué, conviennent également, pour autant qu'on soit dans un milieu hétérogène tel que défini ci-avant. On peut aussi mettre en oeuvre un hydrocarbure aliphatique halogéné, tel que les alcanes chlorés comme par exemple CH_2Cl_2 ou CCl_4 . On préfère les hydrocarbures aromatiques et les alcanes chlorés. Lorsque l'on ajoute séparément le composé à base d'un métallocène et le composé à base d'un agent ionisant, l'incorporation du premier composé est avantageusement réalisée dans un milieu hétérogène dans lequel au moins 80 % (de préférence 95 %) du solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB se trouve à l'état solide. L'incorporation du deuxième composé est alors préférentiellement réalisée dans un milieu hétérogène dans lequel au moins 80 % (de préférence 95 %) soit du premier soit du deuxième soit des deux composés et au moins 80 % (de préférence 95 %) du solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB sont à l'état solide. Les milieux hétérogènes peuvent être essentiellement solides ou peuvent contenir une phase liquide comme décrit ci-dessus.

L'incorporation du composé à base d'un métallocène et/ou du composé à base d'un agent ionisant peut être effectuée par exemple dans un mélangeur muni d'un agitateur, dans un réacteur à lit tournant, ou dans un réacteur à lit agité ou fluidisé ou encore dans un réacteur rotatif. En général, dans le cas où l'ajout est effectué en l'absence d'un liquide organique, il peut s'avérer souhaitable de réaliser le mélange du composé à base du métallocène et du composé à base de l'agent ionisant avec le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB en les broyant ensemble. On opère de préférence dans un réacteur rotatif ou dans un mélangeur muni d'un agitateur.

Dans une forme de réalisation particulièrement avantageuse du procédé selon l'invention, la deuxième étape est effectuée en mélangeant d'abord le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB avec un composé à base d'un métallocène en l'absence d'un liquide et ensuite en imprégnant le mélange ainsi obtenu avec une solution d'un composé à base d'un agent ionisant. Le mélange en l'absence d'un liquide est de préférence réalisé dans un lit fluide. Cette forme de réalisation convient également pour fabriquer des solides catalytiques exempts de composé d'un métal du groupe VIB, à savoir des solides catalytiques comprenant essentiellement au moins un support inorganique, au moins un métallocène d'un métal de transition et au moins un agent ionisant. Dans ce cas, la fabrication est

réalisée en mélangeant d'abord le support avec un composé à base d'un métallocène en l'absence d'un liquide et ensuite en imprégnant le mélange ainsi obtenu avec une solution d'un composé à base d'un agent ionisant.

Dans le procédé de préparation selon l'invention, le métallocène et l'agent ionisant sont conformes à ceux décrits ci-avant. Par "composé à base d'un métallocène", on entend désigner le métallocène pur ou un composé mixte comprenant le métallocène et au moins une autre substance solide différente du métallocène et de l'agent ionisant et inerte vis-à-vis de ceux-ci. Par "composé à base d'un agent ionisant", on entend désigner l'agent ionisant pur ou un composé mixte comprenant l'agent ionisant et au moins une autre substance solide différente de l'agent ionisant et du métallocène et inerte vis-à-vis de ceux-ci. Ces substances solides peuvent être du type polymérique (tel que les polymères d'oléfines) ou minéral (tel que les oxydes métalliques et les halogénures de métaux). Ces composés mixtes respectifs peuvent par exemple être obtenus par mélange mécanique à l'état solide du métallocène ou de l'agent ionisant avec la substance solide. En variante, ils peuvent être obtenus par imprégnation de la substance solide avec une solution du métallocène respectivement de l'agent ionisant. On peut aussi utiliser le métallocène et l'agent ionisant à l'état pur.

Les quantités du composé à base du métallocène et du composé à base de l'agent ionisant mises en oeuvre dans le procédé selon l'invention de préparation sont habituellement telles que le rapport molaire métallocène/agent ionisant est d'au moins 0,5, en particulier d'au moins 1. Le rapport molaire métallocène/agent ionisant ne dépasse en général pas 2. Un rapport molaire de 1 est préféré.

La température à laquelle l'incorporation est effectuée dans la deuxième étape du procédé selon l'invention peut être toute température inférieure à la température de décomposition du support, du composé d'un métal du groupe VIB, du composé à base d'un métallocène et du composé à base d'un agent ionisant. La température dépend dès lors de la nature de ces constituants; elle est généralement au moins égale à 0 °C, de préférence à 20 °C; les valeurs au maximum égales à 250 °C étant les plus courantes, celles inférieures à 200 °C, par exemple 150 °C, étant les plus avantageuses. Dans le cas où le milieu hétérogène est une suspension comprenant un liquide organique, la température doit être telle qu'au moins 80 % (de préférence 95 %) du solide contenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB et, le cas échéant, au moins 80 % (de préférence au moins 90 %) d'au moins un des deux composés (le composé à base d'un agent ionisant et le composé à base d'un métallocène) soient insolubles dans le liquide organique. L'incorporation peut être réalisée à une température constante ou à une température variable de manière continue ou discontinue.

Dans la deuxième étape du procédé selon l'invention, la durée pendant laquelle l'incorporation est effectuée doit être suffisante pour homogénéiser le mélange au maximum. La durée va dépendre du mélangeur utilisé. Elle est généralement au moins égale à 1 min, de préférence à 5 h; pour des considérations d'ordre économique, il est souhaitable qu'elle n'excède pas 100 h, en particulier pas 50 h. Une durée d'environ 24 h convient particulièrement bien.

Dans une forme de réalisation particulière du procédé selon l'invention, le composé à base d'un métallocène et/ou le composé à base d'un agent ionisant comprennent en outre à titre de substance solide différente du métallocène et/ou de l'agent ionisant, un support. Le support est conforme au support décrit plus haut. La quantité de support présente dans le composé à base d'un métallocène ou à base d'un agent ionisant est telle que le rapport pondéral du support au composé à base d'un métallocène (ou à base d'un agent ionisant) soit au moins égal à 0,05, de préférence à 2; il est souhaitable qu'il n'excède pas 1000, en particulier pas 100, les valeurs voisines de 10 étant recommandées.

Le solide catalytique selon l'invention trouve une application pour la (co)polymérisation d'éthylène, en association avec un cocatalyseur.

L'invention concerne dès lors également un système catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène, obtenu par mise en contact d'un solide catalytique conforme à l'invention, tel que défini plus haut avec un cocatalyseur sélectionné parmi les composés organométalliques d'un métal choisi parmi les groupes IA, IIA, IIB, IIIA et IVA du tableau périodique.

Dans le système catalytique selon l'invention le cocatalyseur peut par exemple être choisi parmi les composés organométalliques du lithium, du magnésium, du zinc, de l'aluminium ou de l'étain. Les meilleurs résultats sont obtenus avec les composés organoaluminiques comprenant au moins une liaison aluminium-carbone et pouvant éventuellement comprendre de l'oxygène et/ou un halogène. On peut citer comme exemples les composés trialkylaluminium, les composés alkylaluminiques halogénés et les composés alkylaluminiques comprenant au moins un groupe alkoxy. Les composés organoaluminiques répondent avantageusement à la formule générale $AlTT'_{n-1}$ dans laquelle les groupes T, T' désignent chacun un groupe alkyle, alkényle, aryle ou alkoxy, éventuellement substitué, contenant jusqu'à 20 atomes de carbone. Il peut s'agir par exemple de triméthyl-, de triéthyl-, de tripropyl-, de triisopropyl-, de tributyl-, de triisobutyl-, de trihexyl-, de trioctyl- et de tridodécylaluminium. Le triméthylaluminium convient particulièrement bien. On peut également utiliser le triéthylbore, seul ou en mélange avec un composé organoaluminique tel que décrit ci-dessus.

Dans le système catalytique selon l'invention, la quantité de cocatalyseur mise en oeuvre peut varier dans une large mesure. Elle est en général telle que le rapport molaire du cocatalyseur au métallocène soit au moins égale à 5. En pratique toutefois, on n'a pas intérêt à ce que ce rapport excède 5000, les valeurs inférieures à 2000 étant recommandées. Des valeurs voisines de 10 à 500 conviennent généralement bien lorsque le système catalytique est destiné à la polymérisation d'oléfines.

Le système catalytique selon l'invention peut être utilisé pour l'homopolymérisation et la copolymérisation d'éthylène avec un ou plusieurs comonomères. Les comonomères peuvent être de matières diverses. Ils peuvent être des monooléfines pouvant comprendre jusqu'à 8 atomes de carbone, par exemple le 1-butène, le 1-pentène, le 3-méthyl-1-butène, le 1-hexène, les 3- et 4-méthyl-1-pentènes et le 1-octène. Une ou plusieurs dioléfines comprenant de 4 à 18 atomes de carbone peuvent également être copolymérisées avec l'éthylène et le propylène. De préférence, les dioléfines sont choisies parmi les dioléfines aliphatiques non conjuguées telles que le 4-vinylcyclohexène et le 1,5-hexadiène, les dioléfines alicycliques ayant un port endocyclique telles que le dicyclopentadiène, le méthylène- et l'éthylidène-norbornène, et les dioléfines aliphatiques conjuguées telles que le 1,3-butadiène, l'isoprène et le 1,3-pentadiène.

Le système catalytique selon l'invention apparaît particulièrement performant pour la fabrication d'homopolymères de l'éthylène, et de copolymères de l'éthylène contenant au moins 90 %, de préférence au moins 95 %, en poids d'éthylène. Les comonomères préférés de l'éthylène sont le propylène, le 1-butène, le 1-hexène, le 1-octène et le 1,5-hexadiène et leurs mélanges. Les comonomères tout particulièrement préférées sont le 1-butène et le 1-hexène.

La présente invention concerne aussi un procédé de (co)polymérisation d'éthylène dans lequel on utilise un système catalytique conforme à l'invention, tel que défini plus haut.

15 Selon une forme d'exécution particulièrement avantageuse du procédé de polymérisation suivant l'invention, on mélange d'abord l'éthylène avec le cocatalyseur et on ajoute ensuite au mélange ainsi obtenu le solide catalytique. Dans cette forme d'exécution avantageuse du procédé de polymérisation selon l'invention, le cocatalyseur est en général mis en œuvre sous forme d'une solution dans un diluant hydrocarboné. Ce diluant hydrocarboné peut être choisi parmi les hydrocarbures aliphatiques tels que les alcanes linéaires (par exemple le n-butane, le n-hexane et le n-heptane), les alcanes ramifiés (par exemple l'isobutane, l'isopentane, l'isoctane et le 2,2-diméthylpropane) et les cycloalcanes (par exemple le cyclopentane et le cyclohexane). On opère de préférence dans de l'isobutane ou de l'hexane.

20 Dans cette forme d'exécution avantageuse du procédé de polymérisation selon l'invention, dès le moment où on met le solide catalytique en contact avec le diluant hydrocarboné, le cocatalyseur et l'éthylène réagissent de manière à transformer le métallocène en une substance catalytique active à l'état ionisé.

25 Dans une variante de cette forme d'exécution particulière du procédé de polymérisation selon l'invention, visant à copolymériser l'éthylène avec au moins un comonomère, on introduit l'éthylène et le(s) comonomère(s) simultanément ou en différé dans le réacteur de polymérisation avant l'ajout du précurseur solide du système catalytique.

30 Dans le procédé de polymérisation suivant l'invention, la polymérisation peut être effectuée indifféremment en solution, en suspension ou en phase gazeuse, et peut être réalisée en continu ou en discontinu, par exemple en effectuant une polymérisation en suspension dans un premier réacteur suivie d'une polymérisation en phase gazeuse dans un second réacteur ou en opérant en phase gazeuse dans deux réacteurs consécutifs. En variante, on peut également réaliser la polymérisation dans plusieurs réacteurs disposés en série, la température et/ou la pression et/ou la concentration de comonomère dans le premier réacteur étant différentes de celles régnant dans les autres réacteurs. Dans la polymérisation on peut éventuellement mettre en œuvre un régulateur du poids moléculaire tel que l'hydrogène ou le diéthylzinc.

35 Dans le cas d'une polymérisation en suspension, celle-ci est effectuée dans un diluant hydrocarboné à une température telle qu'au moins 80 % (de préférence au moins 95 %) du (co)polymère formé y soit insoluble. Le diluant hydrocarboné peut être choisi parmi les hydrocarbures aliphatiques, cycloaliphatiques et aromatiques liquides. Les diluants préférés sont les alcanes linéaires tels que le n-butane, le n-hexane et le n-heptane, ou les alcanes ramifiés tels que l'isobutane, l'isopentane, l'isoctane et le 2,2-diméthylpropane, ou les cycloalcanes tels que le cyclopentane et le cyclohexane ou leurs mélanges. La température est généralement au moins égale à 20 °C, de préférence au moins 50 °C; elle est habituellement au maximum égale à 200 °C, de préférence au maximum 100 °C. La pression partielle d'oléfine est le plus souvent au moins égale à la pression atmosphérique, de préférence $\geq 0,4$ MPa, par exemple $\geq 0,6$ MPa; cette pression est en général au maximum égale à 5 MPa, de préférence ≤ 2 MPa, par exemple $\leq 1,5$ MPa.

40 45 Les exemples dont la description suit servent à illustrer l'invention. Dans ces exemples, on a fabriqué un solide catalytique conforme à l'invention, au moyen du procédé selon l'invention, et on l'a ensuite utilisé pour polymériser de l'éthylène.

La signification des symboles utilisés dans ces exemples, les unités exprimant les grandeurs mentionnées et les méthodes de mesure de ces grandeurs sont explicitées ci-dessous.

50	MI ₂	= indice de fluidité du polymère fondu à 190 °C, mesuré sous une charge de 2,16 kg et exprimé en g/10 min. suivant la norme ASTM D 1238 (1990).
	MI ₅	= indice de fluidité du polymère fondu à 190 °C, mesuré sous une charge de 5 kg et exprimé en g/10 min. suivant la norme ASTM D 1238 (1990).
55	HLMI	= indice de fluidité du polymère fondu à 190 °C, mesuré sous une charge de 21,6 kg et exprimé en g/10 min. suivant la norme ASTM D 1238 (1990).
	MVS	= masse volumique standard du polymère exprimée en kg/m ³ et mesurée selon la norme ASTM D 1928.
	S	= fraction en oligomères du polymère exprimée en gramme d'oligomères par kilo de polymère et mesurée par extraction pendant 2 heures à l'hexane à sa température d'ébullition.

μ_2 = viscosité (en dPa·s) mesurée à un gradient de vitesse de 100 s^{-1} . La filière utilisée a une hauteur de 30 mm et une section interne de 2 mm.

μ_0/μ_2 = rapport entre les viscosités mesurées à un gradient de vitesse de 1 s^{-1} et 100 s^{-1} . La filière utilisée a une hauteur de 30 mm et une section interne de 2 mm.

5 M_n = masse moléculaire moyenne en nombre mesurée par chromatographie d'exclusion stérique réalisée dans le 1,2,4-trichlorobenzène à 135°C sur un chromatographe de la société WATERS type 150 C. Cette masse est exprimée en dalton.

10 M_w = masse moléculaire moyenne en poids mesurée par chromatographie d'exclusion stérique réalisée dans le 1,2,4-trichlorobenzène à 135°C sur un chromatographe de la société WATERS type 150 C. Cette masse est exprimée en dalton.

M_z = masse moléculaire moyenne du polymère définie par la relation :

$$M_z = (\sum w_i M_i^2) / (\sum w_i M_i)$$

15 où w_i désigne le poids du polymère de masse moléculaire M_i . La grandeur M_z est mesurée par chromatographie d'exclusion stérique réalisée dans le 1,2,4-trichlorobenzène à 135°C sur un chromatographe de la société WATERS type 150 C. Cette masse est exprimée en dalton.

Exemple 1 (conforme à l'invention)

20 a) Préparation d'un solide comprenant un support et un composé de chrome:
15 g d'un support de composition $\text{AlPO}_4/\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 48/51/2$ (rapport molaire) et contenant 0,7 % en poids de Cr ont été calcinés à 815°C sous balayage d'air sec. Après 16 heures, le catalyseur a été récupéré.

b) Incorporation d'un métallocène (dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium) :
On a mélangé 9,451 g du catalyseur activé à l'étape (a) ci-dessus avec 0,207 g de dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium à 70°C pendant 16 h sous azote.

c) Incorporation d'un agent ionisant (triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophénylborate)) :
4,158 g du mélange préparé lors de l'étape (b) ont été ajoutés à 0,281 g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophénylborate). L'ensemble a été agité à température ambiante pendant 15 heures. Le solide catalytique a alors été récupéré.

d) Polymérisation d'éthylène :
Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit du triméthylaluminium (TMA) en solution dans l'hexane et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à une température de consigne qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène a été introduit dans l'autoclave à une pression partielle de 10 bars. De l'hydrogène a également été introduit à une pression partielle renseignée dans le tableau ci-dessous. Une quantité donnée du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus a alors été injectée dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 1 heure, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave.

40 Dans le tableau 1 ci-dessous TMA renseigne le nombre de ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium, la température (Temp.) est renseignée en $^\circ\text{C}$, la pression partielle en hydrogène (H₂) en bar, la quantité de catalyseur introduite (cata) en mg et la quantité de polyéthylène recueilli (PE) en g.

45

50

55

Tableau 1

	exemple	TMA	Temp.	H2	cata	PE
5	1a	0	60	0.2	182	65
10	1b	0.3	60	0.2	236	122
15	1c	0.75	60	0.2	160	41
20	1d	1.5	60	0.2	234	47
25	1e	1.5	60	0	323	78
	1f	1.5	60	0.6	299	67
	1g	1.5	50	0.2	198	28
	1h	1.5	70	0.2	237	72
	1i	1.5	80	0.2	244	56
	1j	1.5	90	0.2	350	15
	NM = non mesuré					

Tableau 2

	exemple	MI2	MI5	HLMI	MVS	S	μ_2	μ_0/μ_2	M _n	M _w	M _z
30	1a	< 0.1	< 0.1	< 0.1	953.0	16	non mesuré		non mesuré		
35	1b	< 0.1	< 0.1	6.4	959.1	27	22800	22.6	4040	317000	2880000
40	1c	< 0.1	0.14	13.6	964.1	31	17300	23.4	1790	286000	3050000
45	1d	< 0.1	3.0	103	969.1	34	10200	22.2	1480	219000	3120000
	1e	< 0.1	< 0.1	0.11	945.9	14	non mesuré		3810	513000	2740000
	1f	1.3	17	> 500	971.4	NM	4800	17.3	899	175000	5700000
	1g	< 0.1	NM	44	968.9	NM	non mesuré		891	350000	8460000
	1h	13	63	> 500	970.4	NM	3400	7.0	non mesuré		
	1i	17	82	> 500	971.7	NM	3700	11.7	non mesuré		
	1j	NM	NM	> 500	NM	NM	non mesuré		1570	125000	3340000

Exemple 2 (conforme à l'invention)

a) Préparation du solide catalytique :

50 Les opérations de l'exemple 1(a) à (c) ont été répétées de manière à obtenir un rapport molaire Cr/Zr de 3,3.

b) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 1,5 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne est atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à une pression partielle respectivement de 10 bars et 0,2 bar. 159 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (a) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 1 heure, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 41 g de polyéthylène ont été recueillis.

Les caractéristiques du polymère étaient :

5 MI2 < 0,1 g/10 min.

MI5 < 0,1 g/10 min.

HLMI < 0,1 g/10 min.

MVS = 960,9 kg/m³

S = 32 g/kg

M_n = 1420

M_w = 349000

10 M_z = 2930000

Exemple 3 (conforme à l'invention)

a) Préparation du solide catalytique :

15 Les opérations de l'exemple 1 (a) à (c) ont été répétées de manière à obtenir un rapport molaire Cr/Zr de 0,95.

b) Polymérisation d'éthylène :

20 Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 1,5 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. De l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à une pression partielle respectivement de 10 bars et 0,2 bar. 160 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 1 heure, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 149 g de polyéthylène ont été recueillis.

25 Les caractéristiques du polymère étaient :

MI2 = 40 g/10 min.

MI5 = 126 g/10 min.

HLMI > 500 g/10 min.

30 MVS = 971,2 kg/m³

S = 20 g/kg

M_n = 2230

M_w = 115000

M_z = 2380000

35

Exemple 4 (conforme à l'invention)

a) Préparation d'un solide comprenant un support et un composé de chrome:

15 15 g d'un support de composition AlPO₄/SiO₂/Al₂O₃ = 47,5/50,4/2,1 (rapport molaire) ont été mélangés avec de l'acétylacétonate de chrome en une quantité telle que le mélange contienne 1 % en poids de Cr. Puis, on a traité le mélange ainsi obtenu dans un lit fluide à 150 °C pendant 2 heures sous balayage d'air sec. Ensuite, on l'a calciné à 815 °C toujours sous balayage d'air sec. Après 16 heures à 815 °C, le catalyseur a été récupéré.

b) Incorporation d'un métallocène (dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium) :

40 On a mélangé 13,2 g du solide obtenu à l'étape (a) ci-dessus avec 0,371 g de dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium à 70 °C pendant 16h sous azote.

c) Incorporation d'un agent ionisant (triphenylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate) :

45 4,4 g du mélange préparé lors de l'étape (b) ont été ajoutés à 0,390 g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate dans 25 ml de CH₂Cl₂. Le CH₂Cl₂ a ensuite été éliminé par distillation sous pression réduite à température ambiante. Le solide catalytique a ensuite été séché à 50 °C.

50 d) Polymérisation d'éthylène :

55 Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit du triméthylaluminium en solution dans l'hexane et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à une température de consigne qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène a été introduit dans l'autoclave à une pression partielle de 10 bars. De l'hydrogène a également été introduit à une pression partielle renseignée dans le tableau ci-dessous. Une quantité donnée du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus a alors été injectée dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars.

Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave.

La polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave.

Tableau 3

exemple	TMA	Temp.	H2	temps	cata	PE	MI2	HLMI
4a	1.5	60	0.2	90	187	181	0.75	48
4b	1.5	70	0.2	90	162	207	0.6	39
4c	1.5	80	0.2	120	146	116	12.4	414
4d	1.5	60	0.4	90	194	231	0.6	46
4e	1.5	60	0.6	120	161	211	2	143
4f	1.5	60	0.2	120	162	380	< 0.1	2
4g	1.5	60	0.2	150	168	485	< 0.1	2
4h	1.5	60	0.2	120	88	132	5.2	240
4i	1.5	60	0.2	120	120	249	0.1	10.5
4j	1.5	60	0.2	120	170	442	< 0.1	2.5
4k	0.5	60	0.2	120	125	285	0.1	8.6
4l	0.2	60	0.2	120	117	227	0.25	19.1
4m	0.5	70	0.4	120	118	96	40.2	343
4n	0.5	70	0.2	120	123	161	1.05	81

Dans le tableau 3 ci-dessus TMA renseigne le nombre de ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium, la température (Temp.) est renseignée en °C, la pression partielle en hydrogène (H2) en bar, la durée de la polymérisation (temps) en minutes, la quantité de catalyseur introduite (cata) en mg et la quantité de polyéthylène recueilli (PE) en g.

Exemple 5 (conforme à l'invention)

a) Préparation du solide comprenant un support et un composé de chrome :
 20 g d'un support de composition $\text{AlPO}_4/\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 47,5/50,4/2,1$ (rapport molaire) et contenant 0,7 % en poids de Cr ont été calcinés à 815 °C sous balayage d'air sec. Après 16 heures, le solide a été récupéré.

b) Incorporation d'un métallocène (dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium) :
 On a mélangé 13,4 g du solide obtenu à l'étape (a) ci-dessus avec 0,264 g de dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium à 70 °C pendant 16h sous azote. Le mélange ainsi obtenu est appelé mélange 5b par la suite.

c) Incorporation d'un agent ionisant (triphenylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate) :
 2,7 g du mélange 5b ont été ajoutés à 0,169 g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate dans 15 ml de toluène. Le toluène a ensuite été éliminé par distillation sous pression réduite à température ambiante. Le solide catalytique a alors été récupéré.

d) Polymérisation d'éthylène :
 Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 1,5 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement 10 et 0,2 bar. 198 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 2 heures, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave.

124 g de polymère ont été récoltés. Le polyéthylène est caractérisé par MI2 = 2,6 g/10 min. et HLMI = 240 g/10 min.

Exemple 6 (conforme à l'invention)

a) Préréduction du solide comprenant un support, un composé de chrome et un métallocène :
 5 0,6 g du mélange 5b ont été placés dans un ballon conditionné sous azoté puis préreduits sous flux d'éthylène pendant 15 minutes à température ambiante.

b) Incorporation d'un agent ionisant (triphenylcarbénium tétrakispentafluorophénylborate) :
 Le composé obtenu lors de l'étape (a) décrite ci-dessus a été mélangé avec 0,0378 g de tétrakispentafluorophénylborate de triphénylcarbénium dans 5 ml de toluène. Le toluène a ensuite été éliminé par distillation sous pression réduite à température ambiante. Le solide catalytique a alors été récupéré.

c) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 0,5 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de polymérisation a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 et 0,2 bar. 170 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (b) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 90 minutes, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 106 g de polymère ont été recueillis. Le polyéthylène est caractérisé par MI2 = 0,1 g/10 min. et HLMI = 46,8 g/10 min.

Exemple 7 (conforme à l'invention)

a) Préparation d'un solide comprenant un support et un composé de chrome:

15 g d'un support de composition $\text{AlPO}_4/\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 47,5/50,4/2,1$ (rapport molaire) et contenant 0,7 % en poids de Cr ont été calcinés à 815 °C sous balayage d'air sec. Après 16 heures, le solide ainsi obtenu a été récupéré.

b) Incorporation d'un métallocène (dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium) :

On a mélangé 13,77 g du solide obtenu à l'étape (a) ci-dessus avec 0,2977 g de dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium à 70 °C pendant 16h30 sous azote. La mélange ainsi obtenu est appelé mélange 7b dans la suite.

c) Incorporation d'un agent ionisant (triphenylcarbénium tétrakispentafluorophénylborate) :

3,5 g du mélange 7b ont été ajoutés à 0,2288 g de triphénylcarbénium tétrakispentafluorophénylborate. L'ensemble a été agité à température ambiante pendant 15 heures. Le solide catalytique a alors été récupéré.

d) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 1,5 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 bars et 0,2 bar. 251,9 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 1 heure, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 22 g de polyéthylène ont été recueillis. Les caractéristiques de la résine sont :

MI2 = 0,21 g/10 min.

MI5 = 2,6 g/10 min.

HLMI = 98 g/10 min.

MVS = 975,3 kg/m³

S = 55 g/kg

$\mu_2 = 6600 \text{ dPa}^*$

$\mu_0/\mu_2 = 22,4$

$M_n = 1100$

$M_w = 249000$

$M_z = 4760000$

Exemple 8 (donné à titre de comparaison)

55 Dans cet exemple un catalyseur tel que décrit dans la demande de brevet EP-A-339571 a été préparé. Ensuite, on l'a utilisé pour la polymérisation d'éthylène.

a) Préparation du catalyseur :

Dans un ballon contenant 3,3 g du mélange 7b, on a ajouté 10 ml de toluène sec et 8,8 ml d'une solution de toluène

contenant 315,9 g de méthyle aluminoxane par litre. Le mélange a été agité pendant 15 minutes au rotavapeur puis le toluène a été retiré par évaporation sous vide à 40 °C.

b) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui sera maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 bars et 0,2 bar. 339,8 mg du catalyseur préparé lors de l'étape (a) décrite ci-dessus ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 1 heure, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 15 g de polyéthylène ont été recueillis. Les caractéristiques de la résine sont :

MI2 < 0,1 g/10 min.

MI5 < 0,1 g/10 min.

HLMI < 0,1 g/10 min.

MVS = 969,0 kg/m³

S = 18 g/kg

M_n = 6630

M_w = 680000

M_z = 3850000

Une comparaison des résultats de l'exemple 8 avec ceux de l'exemple 7 fait apparaître qu'un catalyseur tel que décrit dans la demande de brevet EP-A-339571 conduit, dans les mêmes conditions de polymérisation, à un indice de fluidité plus faible (HLMI < 0,1 g/10 min) que le système catalytique selon l'invention (HLMI = 98 g/10 min).

Exemple 9 (conforme à l'invention)

a) Préparation d'un solide comprenant un support et un composé de chrome :

15 g d'un catalyseur HA30W commercialisé par Grace-Davison et contenant 1 % en poids de Cr ont été calcinés à 815 °C sous balayage d'air sec. Après 16 heures, 12,7 g de solide a été récupéré.

b) Incorporation d'un métallocène (dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium) :

On a mélangé 12,7 g du solide obtenu à l'étape (a) ci-dessus avec 0,2614 g de dicyclopentadiényl-dichloro-zirconium à 70 °C pendant 16 h sous azote. Le mélange ainsi obtenu est appelé mélange 9b dans la suite.

c) Incorporation d'un agent ionisant (triphenylcarbénium tétrakis(pentafluorophénylborate) :

3,5 g du mélange 9b ont été ajoutés à 0,230 g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophénylborate). L'ensemble a été agité à température ambiante pendant 13 heures. Le solide catalytique ainsi obtenu a été récupéré.

d) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 321 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (c) décrite ci-dessus et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 et 0,2 bar. 0,3 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 2 heures, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 374 g de polymère ont été recueillis. Le polyéthylène est caractérisé par MI5 = 0,1 g/10 min. et HLMI = 1,7 g/10 min.

Exemple 10 (conforme à l'invention)

a) Préparation du solide catalytique :

2,1 g du mélange 9b ont été mélangés avec 0,137g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophénylborate) dans 10 ml de CH₂Cl₂. Après 10 minutes d'agitation, le CH₂Cl₂ a été éliminé par distillation sous pression réduite à température ambiante. Le solide catalytique a alors été récupéré.

b) Polymérisation d'éthylène :

Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 343 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (a) décrite ci-dessus et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de consigne a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 et 0,2 bar. 0,3 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium ont alors été introduits dans l'autoclave.

clave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 2 heures, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave.

110 g de polymère ont été recueillis. Le polyéthylène est caractérisé par $HLMI = 0,6 \text{ g/10 min.}$

5

Exemple 11 (conforme à l'invention)

a) Préparation du solide catalytique :

10 1,7g du mélange 9b ont été mélangés avec 0,111 g de triphénylcarbénium tétrakis(pentafluorophényl)borate dans 10 ml de toluène. Après 10 minutes d'agitation, le toluène a été éliminé par distillation sous pression réduite à température ambiante. Le solide catalytique a alors été récupéré.

b) Polymérisation d'éthylène :

15 Dans un autoclave de 3 litres, préalablement séché et muni d'un agitateur, on a introduit 376 mg du solide catalytique préparé lors de l'étape (a) décrite ci-dessus et 1 litre d'isobutane. L'autoclave a été chauffé à 60 °C, température qui a été maintenue pendant toute la durée de l'essai. Lorsque la température de polymérisation a été atteinte, de l'éthylène et de l'hydrogène ont été introduits dans l'autoclave à des pressions partielles de, respectivement, 10 et 0,2 bar. 0,3 ml d'une solution d'hexane contenant 50 g/l de triméthylaluminium ont alors été introduits dans l'autoclave avec 100 ml d'isobutane à 40 bars. Au cours de la réaction, la pression totale a été maintenue par ajout d'éthylène dans l'autoclave. Après 2 heures, la polymérisation a été arrêtée par dégazage et refroidissement de l'autoclave. 114 g de polymère ont été recueillis. Le polyéthylène est caractérisé par $MI2 < 0,1 \text{ g/10 min.}$ et $HLMI = 18,9 \text{ g/10 min.}$

Revendications

25 1. Solide catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène comprenant au moins un support inorganique, au moins un métallocène d'un métal de transition, au moins un agent ionisant et au moins un composé d'un métal du groupe VIB du tableau périodique.

30 2. Solide catalytique selon la revendication 1, dans lequel l'agent ionisant est choisi parmi les composés ioniques comprenant un cation qui présente les propriétés d'un acide de Lewis, et un anion, et parmi les composés nonioniques capables de transformer le métallocène en métallocène ionisé.

35 3. Solide catalytique selon la revendication 2, dans lequel l'agent ionisant est choisi parmi le triphénylcarbénium tétra-kis(pentafluorophényl)borate et le tri(pentafluorophényl)bore.

40 4. Solide catalytique selon l'une quelconque des revendications 1 à 3, dans lequel le métallocène est de formule $(C_p)_a(C_p')_bMX_xZ_z$, dans laquelle

- C_p et C_p' désignent chacun un radical hydrocarboné insaturé coordiné à l'atome central M, les groupes C_p et C_p' pouvant être liés par un pont covalent,
- M désigne le métal de transition, qui est choisi parmi les groupes IIIB, IVB, VB et VIB du tableau périodique,
- a, b, x et z désignent des nombres entiers tels que $(a + b + x + z) = m$, $x > 0$, $z \geq 0$ et a et/ou b $\neq 0$,
- m désigne la valence du métal de transition M,
- X désigne un halogène, et
- Z désigne un radical hydrocarboné pouvant éventuellement comprendre de l'oxygène ou un radical silyl de formule $(-R_t-Si-R'R''R''')$ où
- R désigne un groupe alkyle, alkényle, aryle, alkoxy ou cycloalkyle éventuellement substitué comprenant jusqu'à 20 atomes de carbone,
- R', R'' et R''' sont identiques ou différents et désignent chacun un halogène ou un groupe alkyle, alkényle, aryle, alkoxy ou cycloalkyle éventuellement substitué comprenant jusqu'à 20 atomes de carbone,
- t désigne 0 ou 1.

55 5. Solide catalytique selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, dans lequel le métal du groupe VIB du tableau périodique est le chrome.

6. Solide catalytique selon l'une quelconque des revendications 1 à 5, dans lequel le métallocène et le composé d'un métal du groupe VIB sont présents dans des quantités telles que le rapport molaire métal du groupe VIB/métal de transition soit de 0,001 à 100.

7. Solide catalytique selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, dans lequel le support est sélectionné parmi la silice, l'alumine, le dichlorure de magnésium, le phosphate d'aluminium et les mélanges de silice, d'alumine et de phosphate d'aluminium.
8. Procédé de préparation d'un solide catalytique conforme à l'une quelconque des revendications 1 à 7, selon lequel on prépare, dans une première étape, un solide comprenant un support inorganique et un composé d'un métal du groupe VIB du tableau périodique et on y incorpore, dans une deuxième étape, un composé à base d'un métallocène de métal de transition et un composé à base d'un agent ionisant.
9. Procédé selon la revendication 8, dans lequel la première étape est réalisée au moyen d'un mélange mécanique d'un support inorganique avec un composé solide d'un métal du groupe VIB en l'absence d'un liquide, suivi d'une préactivation du mélange à une température inférieure à la température de fusion du composé d'un métal du groupe VIB et d'une activation en chauffant le mélange préactivé à une température de 400 à 1000 °C pour transformer une partie au moins du métal en métal hexavalent.
10. Procédé selon la revendication 8 ou 9, dans lequel le composé à base d'un métallocène et le composé à base d'un agent ionisant sont incorporés successivement en mélangeant d'abord le solide comprenant un support et un composé d'un métal du groupe VIB avec un composé à base d'un métallocène en l'absence d'un liquide et ensuite en imprégnant le mélange ainsi obtenu avec une solution d'un composé à base d'un agent ionisant.
11. Système catalytique pour la (co)polymérisation d'éthylène obtenu par mise en contact de :
 - (a) un solide catalytique conforme à l'une quelconque des revendications 1 à 7, avec
 - (b) au moins un cocatalyseur sélectionné parmi les composés organométalliques d'un métal choisi parmi les groupes IA, IIA, IIB, IIIA et IVA du tableau périodique.
12. Système catalytique selon la revendication 11, dans lequel le composé organométallique est choisi parmi les composés organoaluminiques de formule $AlTTT'$ dans laquelle les groupes T, T' et T'' désignent chacun un groupe alkyle, alkényle, aryle ou alkoxy, éventuellement substitué, contenant jusqu'à 20 atomes de carbone.
13. Procédé de (co)polymérisation d'éthylène dans lequel on utilise un système catalytique conforme à l'une quelconque la revendication 11 ou 12.

35

40

45

50

55



Office européen
des brevets

RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numéro de la demande
EP 96 20 0514

DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS					
Catégorie	Citation du document avec indication, en cas de besoin, des parties pertinentes	Revendication concernée	CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int.Cl.)		
D, Y	EP-A-0 339 571 (SHOWA DENKO KABUSHIKI KAISHA) * exemple 29 * * revendications 1,3,9,11 * ---	1,4,5,7, 8	C08F4/623 C08F10/02		
Y	MAKROMOL. CHEM., RAPID COMMUN, vol. 13, no. 1, Janvier 1992, pages 21-24, XP000260845 CORRADINI PAOLO: "Hydrooligomerization of propene" * page 21 *	1,4,5,7, 8			
A	EP-A-0 090 374 (PHILLIPS PETROLEUM COMPANY) * revendications 1-3,6,42 * * page 16, ligne 5 - ligne 9 * * page 28 - page 30; exemple VII * * ligne 3 - ligne 5; tableau VI *	1,4,5,7, 8			
A	EP-A-0 613 908 (SOLVAY & CO) * page 12, ligne 51 - page 13, ligne 49; exemple 2 *	1	DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int.Cl.) C08F		
Le présent rapport a été établi pour toutes les revendications					
Lieu de la recherche	Date d'achèvement de la recherche	Examinateur			
LA HAYE	7 Juin 1996	FISCHER B.R.			
CATÉGORIE DES DOCUMENTS CITÉS					
X : particulièrement pertinent à lui seul	T : théorie ou principe à la base de l'invention				
Y : particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie	E : document de brevet antérieur, mais publié à la date de dépôt ou après cette date				
A : arrêté-plan technologique	D : cité dans la demande				
O : divulgation non-écrite	L : cité pour d'autres raisons				
P : document intercalaire	& : membre de la même famille, document correspondant				